(11) N° de publication : (A n'utiliser que pour les commandes de reproduction).

2 416 723

INSTITUT NATIONAL DE LA PROPRIÉTÉ INDUSTRIELLE

PARIS

DE BREVET D'INVENTION

N° 79 03739 (21)

Utilisation de polymères réticulés pour élever la viscosité de produits cosmétiques, <u>64</u>) pharmaceutiques ou techniques. B 01 J 1/24; A 61 K 7/00, 9/00//C 08 F 8/28, Classification internationale (Int. Cl.2). (51) C 08 F 220/56. 14 février 1979, à 15 h 7 mn. **(22)** Date de dépôt Priorité revendiquée : Demande de brevet déposée en République Fédérale d'Allemagne 33 32 31

le 14 février 1978, n. P 28 06 098.2 au nom de la demanderesse.

- 41) Date de la mise à la disposition du B.O.P.I. - «Listes» n. 36 du 7-9-1979. public de la demande
- Déposant : Société dite : HOECHST AKTIENGESELLSCHAFT. Société par actions, 7 résidant en République Fédérale d'Allemagne.
- Invention de : (72)
- Titulaire: Idem (71)
- Cabinet Casanova et Akerman. 74) Mandataire :

La présente invention concerne l'utilisation de polymères réticulés pour accroître la viscosité de produits cosmétiques, pharmaceutiques ou techniques.

On augmente souvent la viscosité de systèmes polynaires contenant de l'eau ou des solvants tels que des solutions, émulsions ou suspensions, pour des raisons technologiques ou économiques ou pour des raisons de stabilité. C'est ainsi que l'on peut considérablement améliorer la stabilité de la phase interne ou externe d'émulsions, de suspensions ou de gels, en augmentant leur viscosité suivant la durée et la température de stockage. De plus, grâce à une augmentation de la viscosité, par exemple de préparations pour les soins de la peau ou d'onguents pharmaceutiques, on peut mieux répartir ces produits sur les surfaces de la peau à traiter. Dans le cas de prépara-15 tions techniques, par exemple d'agents de décollage pour papiers peints ou de décapants, une viscosité élevée donne une meilleure adhérence de ces produits sur le fond à traiter, ce qui entraîne une répartition plus uniforme et une meilleure efficacité. En plus des avantages technologiques mentionnés, une viscosité 20 élevée procure d'autres avantages en ce qui concerne la préparation, le déversement et le transvasement, l'emballage, le stockage et le transport de toutes sortes de matières.

D'une manière générale on peut dire qu'il importe, pour l'utilisation de produits cosmétiques, pharmaceu-25 tiques ou techniques de modifier leur comportement rhéologique lors de leur préparation.

Pour modifier les propriétés rhéologiques de systèmes polynaires, tels que des émulsions, suspensions ou solutions, la littérature spécialisée propose un grand nombre 30 d'épaississants. On en citera, à titre d'exemples, les éthers cellulosiques, la gélatine, l'alginate de sodium, pour augmenter la viscosité de systèmes contenant de l'eau, ainsi que des mono- ou diesters d'acides gras et de polyéthylène-glycol, la silice amorphe très dispersée, des polymères et des substances semblables, que l'on peut utiliser seuls ou en mélanges.

Ces agents appelés épaississants ont toutefois divers inconvénients. C'est ainsi que les préparations faites avec des éthers cellulosiques, sont sensibles aux bactéries

35

et quand on utilise ces produits, ils forment des gels "filants", les esters d'acides gras et de polyéthylène-glycol causent des troubles dus à l'hydrolyse par l'eau, alors que des épaississants inorganiques, comme la silice amorphe très dispersée peut entraîner la formation de dépôts dans les formules finales. Des épaississants d'origine naturelle tels que l'agar-agar ou la gomme adragante ont l'inconvénient d'avoir une composition qui varie suivant leur provenance.

On sait aussi que des préparations ou gels

aqueux très visqueux peuvent s'obtenir en solution aqueuse
par copolymérisation de l'acrylamide avec des composés polyinsaturés. Les produits formés peuvent encore gonfler dans l'eau,
mais ils ne sont plus solubles. Par exemple, dans le brevet
des Etats-Unis d'Amérique N° 3.210.310 et dans le brevet

15 français N° 1.411.944 sont décrits des produits pour consolider
les sols qui s'obtiennent par polymérisation des solutions
aqueuses des monomères dans la formation du sol à consolider.
Par séchage et broyage des gels aqueux ainsi obtenus on peut
arriver à des produits pulvérulents, mais qui n'ont plus qu'un

20 très faible pouvoir de gonflement dans l'eau, et par conséquent
un très faible pouvoir épaississant.

On sait de plus que l'on peut obtenir à l'état solide des copolymères insolubles mais gonflables dans l'eau par polymérisation avec précipitation dans des solvants organiques, en partant :

- a) de composés ayant au moins deux groupes
 oléfiniques polymérisables tels que le diacrylate d'éthanediol
 ou le divinylbenzène,
 b) de composés polymérisables hydrosolubles
- tels que l'acide acrylique ou l'acrylamide, et éventuellement,

 c) de monomères insolubles dans l'eau comme
 le méthacrylate de méthyle ou le styrène. Dans ce procédé, on
 obtient cependant des polymères non homogènes dont les particules ont un pouvoir de gonflement variable. Par le brevet de la
 République Fédérale d'Allemagne N° 1.042.233, on connaît des
 copolymères réticulés comprenant à l'état copolymérisé au moins
 25 % en poids d'un acide carboxylique aliphatique inférieur

insaturé en position x, & , ou d'un anhydride d'un acide

polycarboxylique aliphatique inférieur insaturé, 0 à 75 % en poids d'un monomère mono-oléfinique en différant et 0,1 à 30 %, par rapport au poids de l'acide carboxylique ou de l'anhydride d'acide carboxylique, d'un éther polyvinylique, polyallylique ou polycrotylique d'un polyol ayant au moins 4 atomes de carbone et au moins 3 groupes OH par molécule. Mais ce procédé a le grave inconvénient de ne conduire qu'à des polymères à groupes carboxyles libres, et de plus ces produits n'ont qu'une capacité limitée de fixer l'eau, c'est-à-dire une assez faible aptitude 10 à gonfler dans l'eau. Pour obtenir des matières à fort pouvoir gonflant, il faut faire macérer avec des alcalis les polymères obtenus par ce procédé, polymères qui ont souvent une consistance caoutchouteuse. Ce procédé donne alors une matière gélatineuse à laquelle on peut conférer la viscosité désirée en lui ajoutant encore de l'eau, mais il est très compliqué et limite considérablement l'utilisation de ces épaississants connus. L'utilisation des épaississants connus comporte une autre difficulté, à savoir que ces épaississants, pour exercer leur action maximale, ne doivent 20 être convertis en leurs sels que partiellement à un degré bien déterminé, et on se heurte alors au fait qu'au cours de la macération, l'alcali qui est en défaut par rapport aux groupes carboxyles, doit diffuser progressivement dans le polymère réticulé qui a commencé à gonfler, ce qui non seulement 25 demande beaucoup de temps, mais conduit en outre à un degré de neutralisation irrégulier des particules polymères, décroissant de l'extérieur vers l'intérieur de celles-ci. Il en résulte que l'aptitude au gonflement n'est pas optimale et que les produits épaissis avec ces agents ont une structure grenue irrégulière. 30 L'effet épaississant des produits connus est également irrégulier et relativement faible en raison des difficultés technologiques auxquelles on se heurte. En plus des inconvénients technologiques des copolymères réticulés préparés selon ce procédé du brevet de la République Fédérale d'Allemagne N° 1.042.233, le procédé lui-même comporte aussi des inconvénients et difficultés technologique, qui entraînent certains dangers notamment pour son application industrielle et qui peuvent être la cause de phénomènes gênants. Ces inconvénients sont entre autres dus au

fait que 1'on ne peut exécuter ce procédé connu que dans des hydrocarbures à point d'ébullition relativement faible en raison de l'utilisation d'acide acrylique monomère dans la copolymérisation, hydrocarbures qui ont, comme on le sait un point d'inflammation très bas et auxquels on préfère donc d'autres solvants dans l'industrie. De plus, la copolymérisation donne souvent des polymères à grains très fins et presque boueux qui ne sont pas toujours faciles à filtrer et bouchent souvent les pores des filtres, ce qui gêne la production.

Or, la présente Demanderesse a trouvé que l'on pouvait utiliser, pour élever la viscosité des produits considérés, des polymères réticulés dont les chaînes ont la composition suivante :

k - p % en moles de groupes -CH₂-CH-CONHR¹

10

30

35

p % en moles de groupes -CH₂-CH-

20 0 à 45 % en mole de groupes $-CR^2-CR^3$ et

O,1 à 20 % en moles d'un agent réticulant,
R¹ étant en moyenne statistique pour 0 à 100 % l'hydrogène et
25 pour 100 à 0 %, dans les deux cas, par rapport à la proportion (k - p) moles %, des groupes -CH₂OH,

 ${\ensuremath{\mathtt{R}}}^2$ et ${\ensuremath{\mathtt{R}}}^3$ représentant chacun un atome d'hydrogène ou bien l'un d'eux un groupe méthyle et l'autre un atome d'hydrogène, et

un groupe cyano ou alcoxycarbonyle avec au total de l à 8 atomes de carbone et dont le radical alcoxy peut être porteur du groupe -OH, un groupe alcanoyloxy en C₂₋₆ ou alcanoylamino en C₂₋₈, qui peuvent être cycliques s'ils ont au moins 4 atomes de carbone et dans ce cas forment un cycle de pyrrolidone ou de caprolactame, ou un groupe phényle, carboxyle ou trialcoxysilyle à radicaux alcoxy en C₁-C₂,

- M est un cation de métal alcalin.
- k un nombre de 99,9 à 50, et
- p un nombre de 5 à k,

polymères que l'on peut préparer en copolymérisant par rapport

à la quantité molaire totale de tous les monomères,

k moles % d'acrylamide avec
O à 45 moles % d'un composé de formule I :

10



15

et 0,1 à 20 moles % d'un agent réticulant, en présence d'un inducteur radicalaire et dans un alcanol miscible à l'eau, puis en mélangeant la dispersion de polymère formée, avec une forte action de cisaillement, avec p moles % d'un hydroxyde de métal 20 alcalin MOH et en chauffant le mélange entre 30 et 150°C jusqu'à saponification de p % moles de groupes amides en groupes -COOM, et en isolant le copolymère formé ou bien, après élimination de l'ammoniac, en le méthylolant dans un alcanol inférieur avec jusqu'à (k - p) moles % de paraformaldéhyde à des températures comprises entre 10°C et le point d'ébullition de l'alcanol utilisé.

On citera, à titre d'exemples de composés de formule I utilisables pour la copolymérisation : l'acrylonitrile, le méthacrylonitrile, le nitrile de l'acide crotonique, les acrylates de méthyle, d'éthyle, de β -hydroxy-éthyle, de propyle, de β -hydroxypropyle, d'isopropyle, de (n)-butyle, d'isobutyle, de butyle secondaire, de tertio-butyle, de pentyle, d'hexyle et de 2-éthyl-hexyle, les méthacrylates de méthyle, d'éthyle, de β -hydroxyéthyle, de propyle, de β -hydroxypropyle, d'isopropyle, de (n)-butyle, d'isobutyle, de butyle secondaire, de tertio-butyle, de pentyle, d'hexyle et de 2-éthyl-hexyle, les crotonates de méthyle, d'éthyle,

de propyle, d'isopropyle, de (n)-butyle et de 2-éthyl-hexyle; l'acétate de vinyle, le propionate de vinyle, le butyrate de vinyle, le caproate de vinyle et l'acétate, le propionate et le butyrate de 3-allyle (Δ 1,2);

5 le N-vinyl-acétamide, le N-vinyl-propionamide et le N-vinylbutyramide;

la N-vinyl-pyrrolidone, la N-vinyl-pipéridone et le N-vinyl-caprolactame ;

le styrène, le triméthoxysilyl-éthylène et le triéthoxysilyl-éthylène, et le l-triméthoxysilyl- ou 3-triméthoxysilyl-,

1-triéthoxysilyl- ou 3-triéthoxysilyl-propylène (/ 1,2).

N-pyrrolidonyle, phényle ou triéthoxysilyle.

Si l'on utilise dans la copolymérisation des composés de formule I, on préfère ceux dans lesquels R² est un atome d'hydrogène, R³ un atome d'hydrogène ou un groupe méthyle et X un groupe cyano, un groupe alcoxycarbonyle en C₁₋₈ dont le radical alcoxy peut avoir un groupe -OH, ou un groupe acétoxy,

Mais eu égard aux propriétés technologiques des produits élevant la viscosité et au prix élevé de ces pro-20 duits, il est préférable de n'utiliser qu'au plus 20 % de composés de formule I et même de ne pas en utiliser.

Un autre groupe préféré de copolymères réticulés est caractérisé par la valeur de p comprise entre 30 et 70, c'est-à-dire que les polymères, par rapport au nombre de moles total des monomères copolymérisés, comportent de 30 à 70 % en moles de groupes -COOM, car ces copolymères se distinguent par un effet épaississant optimal tout en étant très peu sensibles aux électrolytes.

Comme agents de réticulation on utilise des

30 composés à polyinsaturation oléfinique tels que le divinylbenzène, le tétraallyl-oxéthane, l'éther diallylique, des
éthers allyliques de polyols, par exemple les éthers di- et
tri-allyliques du glycérol ou encore des éthers allyliques
d'alcools de la série des sucres tels que l'érythritol, le

35 pentaérythritol, l'arabitol, le mannitol, le sorbitol ou le
glucose. Conviennent particulièrement bien les éthers polyallylpolyglycéryliques de formule II:

dans laquelle :

5

10

n est un nombre de 0 à 30, de préférence de 1 à 10, et

représente l'hydrogène pour 70 à 5 % et pour 95 à 30 % des groupes -CH₂-CH=CH₂ ou -CH₂-C(CH₃)=CH₂.

Ces éthers polyallyl polyglycéryliques s'obtiennent de manière connue par réaction de polyglycérols eux-même formés par polycondensation du glycide par exemple, avec le chlorure d'allyle ou le chlorure de méthallyle.

La copolymérisation de l'acrylamide avec le composé de formule I et l'agent réticulant est effectuée dans un alcanol hydrosoluble en C₁₋₄ comme le méthanol, l'éthanol, le propanol ou l'isopropanol, mais de préférence dans le tertio-butanol, comme solvant.

La teneur en eau des alcanols inférieurs utili-25 sés comme solvants ne doit pas dépasser 10 % en poids, sinon il se formerait des agglomérats dans la polymérisation. De préférence on opère avec une teneur en eau de 0 à 5 %.

La quantité du solvant à utiliser dépend jusqu'à un certain degré de la nature des comonomères mis en jeu. En règle générale, on utilise de 200 à 1000 g de solvant pour 100 g de la totalité des monomères.

On réalise la polymérisation dans une atmosphère de gaz protecteur, de préférence d'azote, comme cela est l'habitude. La température de polymérisation se situe entre 20 et 120°C, de préférence entre 40 et 80°C.

Pour déclencher la polymérisation on peut avoir recours aux agents habituels tels que des peroxydes organiques, par exemple le peroxyde de benzoyle, l'hydroperoxyde

de tertio-butyle, le peroxyde de méthyléthyl cétone et l'hydroperoxyde de cumène, des composés azoïques comme l'azo-bis-isobutyro-nitrile convenant également, et sont particulièrement
intéressants des systèmes d'oxydo-réduction comprenant comme
composants réducteurs des acides sulfiniques aliphatiques ou
aromatiques tels que l'acide benzène-sulfinique et l'acide
toluène-sulfinique ou des dérivés de ces acides, par exemple des
produits d'addition de Mannich, d'acides sulfiniques, d'aldéhydes et de composés aminés, tels que décrits dans le brevet de
la R.F.A. N° 1.301.566. En général, on utilise, pour 100 g des
monomères totaux, de 0,05 à 2 g de l'inducteur de polymérisation.

La copolymérisation effectuée de la manière décrite donne des pâtes de polymères faciles à agiter et que l'on peut utiliser telles quelles pour la réaction suivante avec les hydroxydes de métaux alcalins, mais il va de soi que l'on peut d'abord isoler les copolymères formés, par exemple par essorage et lavage avec le solvant choisi.

On commence par soumettre la pâte de polymère qui a en général un état légèrement grenu, à de fortes actions 20 de cisaillement dans un appareil approprié, par exemple par brassage avec un agitateur puissant du type Ultra-Turrax ou par broyage dans un broyeur PUC, jusqu'à ce que la suspension coule tout à fait régulièrement, puis on ajoute la quantité d'hydroxyde alcalin voulue tout en continuant de mélanger énergiquement. Il peut être ici nécessaire, suivant l'appareil de mélange ou le broyeur utilisé, d'ajouter une quantité supplémentaire du solvant, par exemple de 0 à 200 ml pour 100 g de copolymère. Puis on chauffe entre 30 et 150°C le mélange de la dispersion de polymère et de l'hydroxyde de métal alcalin, tout 30 en agitant, jusqu'à ce que l'on atteigne le degré de saponification désiré. Pour préparer un copolymère ayant p % en moles de groupes COOM on utilise pour la saponification également p % en moles de l'hydroxyde alcalin. La température de saponification préférée se situe entre 50 et 100°C, mais préférablement on 35 effectue la saponification à la température d'ébullition du mélange réactionnel, avec un condenseur à reflux. On ajoute l'hydroxyde de métal alcalin à la dispersion de copolymère

avantageusement sous une forme finement broyée, et comme hydroxydes de métaux alcalins on préfère l'hydroxyde de sodium et l'hydroxyde de potassium. Dans ces conditions réactionnelles la saponification demande environ l à 6 heures.

Avec des quantités différentes d'hydroxyde alcalin on peut obtenir des polymères à différents degrés de saponification, c'est-à-dire à différentes teneurs en groupes carboxylates. Pour atteindre une haute aptitude au gonflement dans l'eau et un effet épaississant optimal, on utilise avanta10 geusement des polymères dont le degré de saponification est compris entre 90 et 20 %, de préférence entre 30 et 60 %.

En principe, on peut également exécuter le procédé de l'invention sans faire agir des forces de cisaillement sur la dispersion de copolymère avant et durant l'addition de l'alcali. L'action de forces de cisaillement est toutefois préférable car alors les produits obtenus non seulement donnent des épaississements beaucoup plus homogènes, mais aussi ils sont environ dix fois plus efficaces que ceux obtenus sans l'action de forces de cisaillement.

Cet effet résultant de l'action de forces de cisaillement puissantes dans la fabrication des copolymères est surprenant car on sait que de fortes actions de cisaillement sur des polyacrylamides entraînent une brusque diminution du roids moléculaire moyen et, par conséquent, une forte diminution de la viscosité (cf. par exemple A.B. Bestul, Journal of Chemical Physics, Volume 24, pages 1196 à 1201; Journal of Applied Physics, Volume 25, pages 1069 à 1074). La valeur particulière de ce mode opératoire préféré, réside donc dans le fait que l'opération sous l'action de grandes forces de cisaillement donne des produits ayant de bien meilleures propriétés.

Si l'on veut obtenir des copolymères réticulés dans lesquels R¹ est l'hydrogène pour 100 %, on isole le copolymère à la fin de la réaction de saponification, soit en éliminant le solvant par évaporation soit en essorant la dispersion et en lavant le polymère avec le solvant ou avec un alcanol inférieur à point d'ébullition plus bas, puis on le sèche à une température de 40 à 80°C, de préférence sous vide. On obtient ainsi un copolymère très pulvérulent ayant la composition indiquée plus haut.

Pour préparer des copolymères réticulés dans lesquels R¹ est jusqu'à un certain pourcentage, en moyenne statistique, le groupe méthylol, c'est-à-dire des copolymères dont les groupes amides sont méthylolés partiellement ou complètement, on fait réagir les copolymères obtenus après la saponification, dans un alcanol hydrosoluble en C₁₋₄, avec une quantité de paraformaldéhyde correspondant au degré de méthylolation désiré. Pour cela on peut utiliser les copolymères isolés après la saponification, préparés selon l'invention, que l'on met en suspension dans 3 à 10 fois leur poids de l'alcanol, on ajoute la quantité calculée de paraformaldéhyde et on méthylole à une température comprise entre 10°C et le point d'ébullition de l'alcanol.

S'il s'agit de préparer des copolymères dans lesquels R¹ est le groupe -CH₂OH à 100 %, c'est-à-dire des copolymères dans lesquels tous les groupes carboxamides disponibles doivent être méthylolés, on peut également utiliser un excès de paraformaldéhyde allant jusqu'à 20 %.

La durée de réaction dépend de la température et pour avoir des temps de réaction économiques, on effectuera avantageusement la méthylolation à une température comprise entre 40°C et le point d'ébullition du solvant, en particulier entre 50 et 60°C.

Pour préparer des copolymères méthylolés il

25 n'est pas du tout nécessaire cependant d'isoler les copolymères après la saponification, et on peut plutôt traiter directement la dispersion résultant de la saponification, en ayant soin d'éliminer d'abord l'ammoniac formé par la saponification, ce que l'on peut faire de la manière la plus simple en chassant par distillation une partie de l'alcanol. On peut éviter un trop fort épaississement de la dispersion en ajoutant du solvant frais, et on peut également compléter l'évacuation de l'ammoniac par une seconde addition ou par plusieurs additions de solvant frais qui est ensuite enlevé par distillation.

Une autre variante avantageuse de la méthylolation consiste à laisser réagir le mélange pendant une nuit à la température ambiante après addition du paraformal-déhyde.

. 35

Les polymères préparés de la manière décrite ont une capacité de gonflement extrêmement grande dans des systèmes contenant de l'eau et/ou des solvants, et ils conviennent donc très bien pour élever la viscosité de produits cosmétiques, pharmaceutiques ou techniques sous forme de systèmes polynaires tels que des émulsions, suspensions ou solutions contenant par exemple de l'eau, de la glycérine, de l'alcool, du propylène-glycol, des polyglycols ou des surfactifs non ionogènes. Des associations avec d'autres épaississants tels que des éthers cellulosiques, des silices amorphes très dispersées ou d'autres polymères sont également possible.

Vis-à-vis des polymères connus qui sont à l'état d'acides libres, les polymères décrits ci-dessus ont l'avantage que leur préparation est réduite considérablement du fait que l'on ajuste immédiatement la viscosité à la valeur finale. De plus, une neutralisation ultérieure n'est plus nécessaire et il n'est donc pas à craindre qu'il reste des groupes acides libres non encore neutralisés.

10

- 15

Dans les tableaux 1 et 2 qui suivent, les

proportions dans les polymères des groupes -CH₂-CH- avec

R¹ = H et R¹ = -CH₂OH

conhR¹

sont rapportées à la molécule totale du polymère. On détermine
à partir de ces indications (colonnes "R¹ = H" et "R¹ = -CH₂OH")

les proportions statistiques A_H des radicaux R¹ = H et A_F

25 des radicaux R¹ = -CH₂OH, par rapport à la proportion (k - p)

moles %, d'après les relations suivantes :

(Indication de la colonne "
$$R^1 = H$$
") . 100

$$A_{H} = \frac{\text{(Indication de la colonne "}R^1 = H$$
") + (Indication de la colonne " $R^1 = -CH_2OH$ ")

$$A_{\mathbf{F}} = \frac{(\text{Indication de la colonne "R}^1 = -\text{CH}_2\text{OH"}) \cdot 100}{(\text{Indication de la colonne "R}^1 = \text{H"}) + (\text{Indication de la colonne "R}^1 = -\text{CH}_2\text{OH"})}$$

Les agents réticulants utilisés sont indiqués dans les tableaux 1 et 2 par les abréviations suivantes :

- A = Ether allyl-polyglycidique,
- B = Ether methallyl-polyglycidique,
- 5 C = Ether méthallylique de polyglucose,
 - D = Tétra-allyloxéthane,

10

- E = Tris-acrylolylperhydro-s-triazine,
- F = Diméthacrylate de butane-diol.

Les exemples suivants illustrent l'invention.

Exemple 1

On met dans un récipient de réaction équipé d'un agitateur, d'un condenseur à reflux, d'un thermomètre, d'un tube d'introduction de gaz et d'une ampoule à brome, placé sur un bain-marie à chauffage électrique, 440 ml de tertio-butanol et 16 ml d'eau déminéralisée, on y dissout, en agitant, 71 g d'acrylamide, puis on ajoute 0,7 g d'un éther polyallylique qui a été préparé par réaction du chlorure d'allyle avec un polyglycérol de poids moléculaire 1270 ayant un indice d'hydro-xyle de 680, en milieu alcalin aqueux.

On agite la solution des monomères avec un léger courant d'azote et on porte la température à 50°C au moyen du bain d'eau électrique. Par l'ampoule à brome on ajoute goutte à goutte à cette température, en 15 minutes, une solution de 1,0 g d'azo-bis-isobutyronitrile dans 70 ml de tertio-butanol. La réaction de polymérisation démarre environ 5 minutes après la fin de l'addition du catalyseur, réaction pendant laquelle le polymère précipite sous la forme d'une masse blanche pâteuse et la température s'élève à 79°C en 30 minutes. La polymérisation terminée, c'est-à-dire lorsque la température baisse, on continue de chauffer tout en agitant, pendant 2 heures à la température du bain de 90°C.

Après refroidissement du mélange à 30-40°C on équipe le ballon d'un dispositif d'homogénéisation ou bien on fait circuler la dispersion de polymère par pompage dans un dispositif d'homogénéisation.

Sous l'action de grandes forces de cisaillement on ajoute 20 g de NaOH en poudre et 100 à 200 ml de tertio-butanol, ce qui donne une dispersion blanche homogène, facile à agiter, que l'on chauffe au reflux pendant 4 heures pour en éliminer l'ammoniac.

Pour isoler le copolymère on essore ensuite la dispersion et on sèche le polymère sous vide, ou bien on chasse le tertio-butanol par distillation sous vide tout en agitant.

Dans les deux cas on obtient le polymère avec $p\approx 50$ moles % et $k\approx 50$ moles % sous la forme d'une poudre blanche peu cohérente. Le rendement est de 91 g (100 % de la théorie).

Ces polymères ont une très grande capacité de 5 gonflement dans l'eau et ils sont donc appropriés comme épaississants.

Une préparation aqueuse à 0,2 % d'un polymère ainsi obtenu a une viscosité à 25°C de 3200 cp.

Si l'on utilise comme système catalytique 20 dans un mélange de polymérisation analogue :

0,7 g de chlorhydrate de dibutylamine,

0,1 g du composé de formule :

et 0,2 g de $(NH_4)_7S_2O_8$

25

on obtient le polymère avec un aussi bon rendement, dont une solution aqueuse à 0,2 % a une viscosité de 3300 cp à 25°C.

En procédant comme dans l'exemple 1, on peut préparer les copolymères dont la composition figure au tableau 1 ci-après.

-2416723

		**						2410723								
	Teneur	solution		0,2	0,1	0,1	0,2	0,2	0,1	0,1	0,1	0,1	0,1	0,1		
	>	3111e	ĺ	6	m	ო	m.	m	· m	m	ო	m	ന.	. m.		 <u> </u>
	. V .	sité (nn)		27	. 16	64	240	580		99	340	150	066	140		
	R and and a	ment	€	100	100	100	100	100	100	100	100	93	96	91		
		de ré-	tion % en moles	7	10	īU	2,5	7	ហ	7	2,5	ო	7	ស		
	A d	de.	11 ~ 등	[Fee	E	ပ	ပ	ပ	Ω	四	Δ	Ω	Δ	ſĿ,		
			% en moles	,	1	,	1	1	8,07	15,99	8,28	16,68	8,33	16,34		
TABLEAU 1	سے در–یہ	-×	ж ³	1		. 1		. 1	н -со ₂ сн ₃	H -co ₂ cH ₃	H -CO2C2H5	H CO2C2H5	H -CO2C4H9	H +co2c4H9		
	-u-¤	-:II	R2 .	;-	1	1	ı			щ	=	111	:::	Ħ		
	-CH2-CH-		s en moles	6,05	11,7	54,15	89,99	86	54,15	53,01	55,58	55,29	55,86	48,45	-	
	CH- CONHR ¹	R1=CH,OH	s en moles	ı	ı	1	ı	1	1	i	1	1		ı		
	-CH2-CH-	R ¹ = H	s en moles	86,95	78,30	40,85	7,50	1	32,77	24,00	33,64	25,02	33,81	24,51		
		° Z			8	ო	4	ហ	9	7	œ	0	10	11		 _
Ł	-			1												 -

BLEAU 1

		:		1	•		• •				•		
	Teneur de la solution	mesurée	_	0,1	0,1	0,1	0,2	0,1	0,2	0,2	0,2	0,2	0,2
	V. 8111e			m	ო	რ	m	M	ო	ო	m	7	77
	Visco- sité	(cp)		2000	420	16	81	200	296	248	20	<u>თ</u>	ហ
	Rende- ment	(e)		97	16	100	100	98	94	100	94	87	100
•	Agent de ré-	ticula-	tion % en moles	B 1,5	т «	D 10	E 10	m Fu		F 2,5	ъ 4	F 20	E 20
			% en moles	8,37	16,68	7,65	15,48	7,90	17,02	25,16	33,12	34,40	08'9
TABLEAU 1			×	-co ₂ cH ₂ cH ₃ -co ₂ cH ₃ cH ₃	-co ₂ cH ₂ cH(CH ₂) ₃ CH ₃	-CN	-CN	-co ₂ -c ₂ H ₄ oH	-со2с2н4он	CO ₂ CH ₂ CH (CH ₂) 3CH ₃	CO ₂ CH ₂ CH (CH ₂) ₃ CH ₃	с2 ^{н5} со2сн2сн(сн2) 3сн3	-0-сосн3
	~~~×		R ₃	≖.	Ħ	Ħ	H	H	æ	. <b>=</b>	H	ш	<b>=</b>
	, x-n-=		я	н	<b>=</b>	×	<b>=</b>	GH.3	Н	#	<b>=</b>	Ħ	=======================================
	-сн2-сн-		% en moles	56,14	55,29	51,30	51,30	55,29	56,43	55,57	54,72	45,60	45,60
	- 1	R-=CH2OH	s en moles		·· · · · ·	1		1	1	1	1	ı	1
	СН2-	# H	% en moles	33,98	25,02	31,05	23,22	33,47	25,54	16,77	8,16	ı	27,60
	° Z	: .		12	۳ ت	7.	15	16	117	88	13	20	21

Teneur de la	solution		0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	
>	Bille		Ŋ	ო	ഹ	4	4	4	4	ო	. ហ	4	
Visco-	sité (cp)		6800	σn	5400	867	977	284	163	24	8293	601	
Rende-	ment	<u> </u>	100	100	100	100	100	100	100	26	100	100	
Agent	de ré- ticula-	tion % en moles	В	F 10	п	m m	A 2	ო ს	В	<b>6</b>	. 4	B 1	
-		s en moles	8,41	15,48	8,41	16,68	4,31	8,24	12,41	16,17	17,02	11,5	
- راجع - ا	×	в ³ х	н -сен5	н ⁱ -с ₆ н ₅	сн ₃ -со ₂ сн ₃	CH ₃ ! - CO ₂ CH ₃	$H - S1.(C_2H_50)_3$	$H = -si(c_2H_5o)_3$	H -S1(C2H50)3	H -S1 (C2H50) 3	$ \begin{array}{c ccccccccccccccccccccccccccccccccccc$	н -соон	·
- C-72	Œ	R .	 #	·	E	ш		<b>13</b>	=	 #	. E	 	
-сн ₂ -сн-		% en moles	56,43	51,30	56,43	55,29	55,86	55,29	55,29	53,58	56,43	26,14	
-ch-     conhr	R1=CH,OH	% en moles	1	l 		1	<b>.</b> .	. 1	I	1 .	1	ı .	
-cH ₂ -cH-	$R^1 = H$	% en moles	34,15	23,22	34,15	25,02	37,82	33,46	29,29	24,25	25,54	60,20	
	°z		. 22	23	24	. 25	26	27	78	29.	30	31	

#### Exemple 2

On répète l'exemple 1, sauf que l'on n'isole

pas le copolymère après les 4 heures d'ébullition au reflux, mais on élimine de la dispersion 200 ml de tertio-butanol par distillation sous vide à 60°C, tout en agitant.

On ajoute ensuite, tout en agitant, 20 g de paraformaldéhyde et on continue d'agiter pendant 2 heures à 50°C, puis on traite le copolymère pratiquement méthylolé à 100 % de la manière décrite à l'exemple 1.

Le rendement est de 97 g (90 % de la théorie).

Une préparation aqueuse à 0,2 % de ce copolymère a une viscosité de 300 cp à 25°C.

#### Exemple 3

On met en suspension 50 g du copolymère pulvérulent obtenu selon l'exemple 1 dans 120 ml de tertio-butanol, en agitant, puis on ajoute 9 g de paraformaldéhyde et on agite le mélange pendant 2 heures à 50°C.

On traite ensuite le polymère obtenu, pour lequel p = 50 % en moles et k = 50 % en moles et dont le degré de méthylolation est d'environ 85 %, de la manière décrite à l'exemple 1.

Le rendement est de 58 g (98 % de la théorie).

Viscosité de la préparation aqueuse à

O,2 %, à 25°C : 3000 cp.

25

10

15

20

En procédant comme dans les exemples 2 et 3 on peut préparer les copolymères importants dont la composition est donnée au tableau 2.

2	A	1	٨	7	2	3
-	7		u		_	_

	Teneur de la	solution		0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	0,1	0,1	0,1	0,2	0,1	0,1	0,2	
	>	BILLE		4	4	ω .	v		m	m,	m	ഗ	ო	<u>ო</u>	<u>ო</u>	
	-	Site (cp)		260	250	31000	23000	25000	79	178	537	5300	199	17	107	
	Rende-	ment (e)	<b>(</b>	66	98	100	100	100	100	100	96	100	86	100	100	
		מים	tion % en moles	A 2,5	E B	A 1	A L	A 1	D 5	D 2,5	2	В 1	e E	D 10	01 🖼	
			% en moles	1	1		ı		7,79	7,99	7,84	7,92	7,76	7,2	14,4	
TABLEAU 2		Υ	ж ×		. <u>- !</u> 	!		ı 	н -со ₂ сн ₃	H -co2c2H5	н -со ₂ с ₄ н9	CH3-CO2CH3	CH3-CO2C2H4OH	H -CN	H -CN	
	. 1	r;	R2	1	ı		1	1	<b>=</b>	Ħ	#	<b>=</b>	<b>#</b>	<b>=</b>	H	
	-сн ₂ -сн-		s en moles	46,99	48,88	51,77	55,44	55,93	52,25	53,62	51,94	52,47	51,41	47,7	47,7	
	сн- conнr ¹	R1=CH,OH	s en moles	50,50	37,73	27,72	5,94	2,97	11,21	11,50	. 22,54	22,77	22,31	20,7	20,7	
	-cH ₂ -CH-	R ^l = H	% en moles	l	10,37	19,50	37,62	40,09	23,75	24,37	15,68	15,84	15,52	14,4	7,2	
		°z			7	ო	4	ഗ	9	7	ω	6	10	1	12	

<del></del>						· · · · ·									
Teneur de la	solution mesurée		0,1	- 0,2	0,1	0,2	0,1	0,2	0,1	0,1	0,1	0,1	0,1	0,1	
>	Bille		m	m	m	m	ო	ო	m	ო	m	_ _ _	, m	ო [`]	
V1sco-		•	340	27	. 16	64	240	. 580	70	99	340	150	066	140	
Rende-	ment (4)	Đ	91	100	100	100	100	100	100	100	100	6	96	16	
Agent		tion % en moles	A 3	7	E 10	F 7	C 2,5	2 2	D 5	E 7	D 2,5	ъ Д	D 2	ហ	
		s en moles	16,10	1	, ı	1	· · · · ·	1	8,07	15,99	8,28	16,68	8,33	16,34	
		×	-co ₂ cH ₂ cH ₃ cH ₃		į	1.		ı	,-со ₂ сн ₃	-со2сн3	-co ₂ c ₂ H ₅	-co ₂ c ₂ H ₅	-co ₂ c ₄ H ₉	-co ₂ c ₄ H ₉	
"x_∪_	×	Б	=======================================		.1 .	1	١.	i	.#		<b>:</b> ::::	≖	_#_	_H	<u></u>
1	1	- R	#	<b>E</b>	<b>=</b>	皿		<u> </u>	# <u> </u>	<u> </u>	<u> </u>	斑	#	_#	
-сн ₂ -сн -сн ₂ -сн		3 en moles	53,35	6,04	11,70	54,15	66'68	86	54,15	53,01	55,57	55,29	49,98	54,15	
IHR ¹	R1=CH2OH	% en moles	11,44	86,95	78,3	40,85	7,50		32,77	23,99	33,63	25,02	33,81	24, 51	
-CH ₂ -CH-	R ^l = H	s en moles	16,10	, 1	i	1	1	ı	ı	1	1	1	1	i	
				-											
	-CH ₂ -CH- R ² R ³   -CH ₂ -CH- R ² R ³   Agent Rende- Visco- V.	HR1 $COM = C - C - C - C - C - C - C - C - C - C$	$ \begin{array}{c ccccccccccccccccccccccccccccccccccc$	CH- $ \begin{array}{c ccccccccccccccccccccccccccccccccccc$	CH- CONHR1  CONHR1  CONHR2  CONHR1  CONHR2  H R1=CH2-CH- H X  H R1=CH2-CH- H X  H R1=CH2-CH- H X  H R1=CH2-CH2  H X  H R1=CH2-CH2  H X  H X  H X  H X  H X  H X  H X  H	CH- CONHR¹ CONHR¹ CONHR¹  R¹=CH2-CH- R² R³ CONHR¹  CONHR¹  R¹=CH2OH  R¹ en  R¹ en  R¹ en  R¹ en  R² R³  X  Roles  O 11,44 53,35 H H -CO2CH2CH(CH2)3CH3  R6,95 6,04 H  CONHR¹  Rende- (%)  Rende- (%)  Cop)  Lion  Rende- (%)  Cop)  Lion  Rende- (%)  Cop)  Rende- (%)  Rende-	CH- CONHR1  CONHR1  R1=CH2-CH- R2 R3  Rende- CONHR1  Rende- R3 R5 R3  Rende- R4 S3,35 H H -CO ₂ CH ₂ CH(CH ₂ ) ₃ CH ₃ R6,95 6,04 H F 7 100  R6,95 54,15 H F 7 100 64 3	CH- CONHR1  R 1 = CH2 - CH - R 1 R 1 R 2 R 3 R 4 R	CH- CH2-CH- R ² R ³ CONHR ¹ R L=CH ₂ OH R  R l = R L R  CONHR ¹ R L=CH ₂ OH  R R = R  CONHR ¹ R R = R  CONHR ¹ R R = R  R R = R  CONHR ¹ R R = R  R R = R  CONHR ¹ R R = R  CONHR  R R R = R  CONHR  R R R R R R R R R R R R R R R R R R	CONHR1  R 1=CH2-CH- R 1 R 1 R 1 R 1 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 2 R 1 R 1	COMPRINE CONTRACT CHAPTER RATE CONTRACT	CONTRAL  CONTRAL  CONTRAL  H R1=CH2-CH R2  H R1=CH2-CH R2  H R3 SS	CCHAR1  COMMR1  Rate Library  H R1=CH2OH  Rate Library  Ra	CH-1	CNHR1   CONHR1

-	Teneur de la	solution	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·	0,1		0,1	. 0,1	0,2	0,1	. 0,2	0,2	0,2		0,2
	· Δ	B111e		m		m	ო	ო —-	м	м	m	м		7
,··	V4.8CO-		4	2000		420	16	ដ 8	200	296	248	20		· o
	Rende-	ment	<b>*</b>	76		16	100	100	86	94	100	94		87
	Agent	de ré- ticula-	tion % en moles	B 1,5		A 3	От Q	B 10	ო [4	C	E4 C5	В 4		F 20
			% en moles	8,37	•	16,68	7,65	15,58	8,24	17,02	25,15	34,15		34,40
TABLEAU 2	×			C2H5 -CO2CH2CH(CH2)3CH3	C2H5	∞ ₂ сн ₂ сн (сн ₂ ) ₃ сн ₃	CN	CN	сн _{3;} -со ₂ с ₂ н ₄ он	сн3 -со2с2н4он	C2H5 -C02CH2CH(CH2)3CH3	С2 ^{Н5} -Со ₂ Сн ₂ Сн (Сн ₂ ) ₃ Сн ₃	C2H2	$-\infty_2$ cH ₂ cH(CH ₂ ) ₃ CH ₃
			ж ₃	#	<b>-</b> ••	, <b>#</b>	# -	.#	E	ਸ਼ੁ	<u>#</u>	<u> </u>	<del></del>	ш_
	I.		R2	×		<b></b>	<b>H</b>	<b>H</b>	_ <b>E</b> _	<u> </u>		<u>¤</u> _	<del></del>	H_
	-сн2-сн-	-	s en moles	56,14		55,29	51,30	51,30	55,29	56,43	55,60	54,72		45,60
	CH-      CONHR ¹	R1=CH,OH	% en moles	33,98		25,02	31,05	23,22	33,46	25,54	16,77	8,16		1
	-CH ₂ -CH-	R1 = H	% en moles	ı	-	I	1	ı		i	ı	ı		! <del></del> .
		° Z		25		76	27	28	29	ဗ္က	31	32		<u>33</u>

	Teneur	solution		0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	0,2	0,2
	, ×	3111e		2	ر. د	ო	ம	4	4	4	4	m	Ŋ
	Visco-	sité (co)	<u>.</u>	ν.	6800	თ	5400	867	. 776	78	1.63	24	8293
	Rende-	ment	e e	100	100	100	100	100	100	100	100	97	.100
	Agent	de ré- ticula-	tion % en moles	E 20	г д	F 10	A 0,1	ю	A 2	C G	В	ъ 9	A 1
			% en moles	6,80	8,41	15,48	8,49	16,68	4,26	8,24	12,41	16,16	17,02
TABLEAU 2		-	×	-0-сосн ₃	-c ₆ H ₅	-ce _{H5}	сн ₃  -со ₂ сн ₃	-co ₂ cH ₃	-S1(C2H50)3	-s1 (c ₂ H ₅ O) ₃	-S1 (C2H5O) 3	-S1(C ₂ H ₅ O) ₃	$\begin{array}{cccccccccccccccccccccccccccccccccccc$
•	2 - C- x3-	×	E _M	Ħ	#	#	<u> </u>			. Ħ	_ =_	# <u>.</u>	
	-0- -0-	ł	. ⁸ 2	Œ	H	Ħ	Ħ	Ħ	· ==	<u> </u>	Ħ	_ <u>#</u>	
	-cH ₂ -CH-		s en moles	45,60	54,45	51,30	56,94	55,29	55,86	55,29	. 55,29	53,58	56,43
	CH- CONHR ¹	R1=CH,OH	% en moles	27,60	34,15	23,22	34,46	25,02	37,82	33,46	29,29	24,25	25,54
	-CH ₂ -CH-	R1 = H	s en moles	ŧ	1	1 .	ı	1		1	1	1	1
		ž		34	35	36	37	38	39	40	41	42	£ £

Les exemples suivants illustrent les possibilités d'emploi des polymères décrits pour la préparation de produits cosmétiques, pharmaceutiques ou techniques, par exemple,
pour des préparations pour la peau telles que des émulsions
liquides ou crémeuses huile-dans-l'eau ou eau-dans-l'huile, des
fixatifs pour les cheveux, liquides, crémeux ou sous forme de
gels, des produits de maquillage, pâtes dentifrices, crèmes à
coiffer, shampooings, teintures pour les cheveux, crèmes à raser,
produits pour l'ondulation, produits anti-solaires et produits
contre des insectes. On peut aussi utiliser les polymères selon
l'invention pour la fabrication de préparations pharmaceutiques
sous forme de comprimés, de pommades ou de gels ou encore, grâce
à leur effet épaississant dans des solvants, tels que cétones,

de produits techniques à base de tels solvants. On citera, à titre d'exemples, des produits de nettoyage et entretien pour automobiles et pour moteurs et des détergents domestiques.

alcools, hydrocarbures chlorés ou dans l'eau, pour la préparation

La proportion pondérale des épaississants décrits dans les diverses préparations dépend de la viscosité désirée et peut être de 0,05 à 3 %, de préférence de 0,5 à 2 %, du poids de la formule finale. L'incorporation de ces épaississants dans les solutions, suspensions ou émulsions à épaissir se fait de manière connue, par exemple par dissolution dans l'eau ou dans la phase contenant le solvant, à la température ambiante, éventuellement avec chauffage, puis addition des autres composants.

### Emulsion liquide huile-dans-l'eau

- 0,2 % du polymère préparé selon l'exemple l
- 3,0 % d'alcool oléylique oxéthylé avec 5 moles d'oxyde d'éthylène
- 6,0 % de myristate d'isopropyle
- 0,1 % d'essence parfumante

30

ad. 100 % d'eau + agent de conservation.

#### 35 Emulsion liquide huile-dans-l'eau

- 0,3 % du polymère de l'exemple 1
- 3,0 % de chlorure de distéaryldiméthylammonium
- 6,0 % d'huile de paraffine
- 6,0 % de palmitate d'isopropyle

- 0,5 % d'alcool cétylique
- 0,2 % d'essence parfumante

ad.100 % d'eau + agent de conservation.

### Crème huile-dans-l'eau

- 5 0,5 % du polymère de l'exemple 1
  - 7,0 % d'ortho-phosphate d'éther trialkylique de tétraglycol
  - 11,0 % d'huile de paraffine
  - 10,0 % de myristate d'isopropyle
  - 3,0 % de sorbitol
- 10 ad.100 % d'eau + agent de conservation.

#### Crème eau-dans-l'huile

- 2,0 % du polymère de l'exemple 1
- 5,0 % de sesquioléate de diglycérol
- 15 6,0 % d'huile de paraffine
  - 0,2 % d'essence parfumante
  - ad. 100% d'eau + agent de conservation.

#### Gel anti-solaire

- 20 1,0 % du polymère de l'exemple 1
  - 40 % d'alcool éthylique
  - 3,0 % d'absorbant des rayons UV
  - ad.100 % d'eau

#### 25 Gel après rasage

- 1,0 % du polymère de l'exemple 1
- 40,0 % d'alcool éthylique
- 0,3 % de menthol
- ad.100 % d'eau.

30

#### Gel rafraichissant

- 0,5 % du polymère de l'exemple 1
- 30,0% d'alcool éthylique
- 5,0 % de myristate d'isopropyle
- 35 0,1 % d'essence parfumante
  - ad. 100 % d'eau.

#### Crème protectrice contre les insectes

- 0,7 % du polymère de l'exemple 1
- 5,0 % de monostéarate de sorbitanne polyoxéthylé (20)
- 10,0% d'acide stéarique
- 5 5,0 % de palmitate d'isopropyle
  - 20,0 % d'agent protecteur contre les insectes.
  - 0,2 % d'essence parfumante
  - ad 100 % d'eau + agent de conservation.

## 10 Emulsion liquide pour les mains

- 0,2 % du polymère de l'exemple 1
- 5,0 % d'alcool cétylique
- 5,0 % de propylène-glycol
- 0,1 % d'essence parfumante
- 15 0,3 % de myristate d'isopropyle ad 100 % d'eau.

#### Agent de nettoyage pour les mains

- 1,4 % du polymère de l'exemple 1
- 20 12,0 % du sel sodique du méthyltauride des acides gras de coco,
  - 2,0 % du sel sodique du sulfate d'éther lauryl-diglycolique,
  - 2,0 % de polyéthylène-glycol (poids moléculaire 1000)
  - 1,0 % de tripolyphosphate de sodium
  - 35,0 % d'alcool polyvinylique
- 25 0,05 % de formaline
  - ad 100 % d'eau.

#### Ford de teint liquide

- 0,5 % du polymère de l'exemple 1
- 30 3,0 % d'ortho-phosphate de l'éther trilaurylique de tétraglycol
  - 5,0 % d'alcool cétyl stéarylique
  - 1,0 % de monoéthanolamide de l'acide oléique à 5 moles d'oxyde d'éthylène
  - 7,0 % de stéarate d'isopropyle
- 35 8,0 % d'huile de paraffine
  - 5,0 % de colorants pigmentaires
  - 5,0 % de sorbitol

- 0,1 % d'essence parfumante
- 0,1 % d'agent de conservation
- ad. 100 % d'eau.

#### Shampooing à effet de lustre nacré

- 5 1,0 % du polymère de l'exemple 1
  - 12,0 % d'alcool gras de coco oxéthylé à 10 moles d'oxyde d'éthylène
  - 2,0 % de distéarate de triéthylène-glycol
  - 0,2 % d'essence parfumante
- 10 ad 100 % d'eau + agent de conservation.

#### Pâte dentifrice

- 1,2 % du polymère de l'exemple 1
- 45,0 % de phosphate dicalcique dihydraté
- 15 0,5 % de lauroyl sarcosine sodique
  - 0,3 % d'essence de menthe
  - 20,0 % de sorbitol
  - 0,1 % de saccharine
  - ad 100 % d'eau.

20

#### Gel fixateur pour les cheveux

- 2,0 % du polymère de l'exemple 1
- 2,0 % de polyvinyl pyrrolidone
- 0,2 % d'essence parfumante
- 25 40,0 % d'alcool éthylique ad 100 % d'eau.

#### Liquide de nettoyage transparent

- 0,5 % du polymère de l'exemple 1
- 30 5,0 de polyéthylène-glycol, poids moléculaire 400
  - 10,0 % d'alcool éthylique
  - 2,0 % du sel de triéthanolamine d'un sulfate d'éther acylamino-polyglycolique
  - 0,1 % d'essence parfumante
- 35 O,1 % d'agent de conservation ad. 100 % d'eau.

#### Pommade au soufre

1,5 % du polymère de l'exemple 1

15 % de soufre colloïdal

ad 100 % d'eau.

5

#### Pommade à l'oxyde de zinc

1,2 % du polymère de l'exemple 1

10,0 % d'oxyde de zinc

ad 100 % d'eau.

10

#### Gel au salicylate de sodium

1,4 % du polymère de l'exemple 1

5,0 % de salicylate de sodium

ad 100 % d'eau.

15

#### Gel à l'acide borique

1,1 % du polymère de l'exemple 1

5,0 % d'acide borique

ad 100 % d'eau.

20

#### Suspension de graphite

1,3 % du polymère de l'exemple 1

20,0 % de graphite en poudre fine

ad 100 % d'eau.

25

#### Produit de nettoyage pour pneus d'automobiles

1,2 % du polymère de l'exemple 1

20,0 % d'alcool isopropylique

10,0 % de nonylphénol oxéthylé à 10 moles d'oxyde d'éthylène

30 ad 100 % d'eau.

#### Encaustique pour meubles

0,5 % du polymère de l'exemple 1

5,0 % d'émulsion d'huile de silicone à 30 %

35 3,0 % d'émulsion de cire de carnauba à 20 %

ad 100 % d'eau.

## Gel au glycérol

1,0 % du polymère de l'exemple 1
40,0 % de glycérol
ad 100 % d'eau.

## 5 Suspension bioxyde de titane

0,4 % du polymère de l'exemple 1
55,0 % de bioxyde de titane en poudre
ad 100 % d'eau.

#### REVENDICATIONS

1 - Procédé pour élever la viscosité de produits cosmétiques, pharmaceutiques ou techniques, procédé caractérisé en ce que l'on utilise comme épaississants des polymères réticulés dont les chaînes polymères ont la composition suivante :

k - p % en moles de groupes -CH₂-CH-

p % en moles de groupes -CH₂-CH-

O à 45 % en moles de groupes  $-cR^2-cR^3$  et

0,1 à 20 % en moles d'un agent réticulant,

15 R¹ étant en moyenne statistique pour 0 à 100 %
1'hydrogène et pour 100 à 0 %, dans les deux
cas, par rapport à la proportion (k - p) moles
%, des groupes -CH₂OH,

représentant chacun un atome d'hydrogène ou
bien l'un d'eux un groupe méthyle et l'autre un
atome d'hydrogène, et

un groupe cyano ou alcoxycarbonyle avec au total de l à 8 atomes de carbone et dont le radical alcoxy peut être porteur du groupe -OH,

radical alcoxy peut être porteur du groupe -OH, un groupe alcanoyloxy en C₂₋₆ ou alcanoyl-amino en C₂₋₈, qui peuvent être cycliques s'ils ont au moins 4 atomes de carbone et dans ce cas forment un cycle de pyrrolidone ou de caprolactame, ou un groupe phényle, carboxyle

ou trialcoxysilyle à radicaux alcoxy en C₁-C₂,

M est un cation de métal alcalin,

k un nombre de 99,9 à 50, et

un nombre de 5 à k,

polymères que l'on peut préparer en copolymérisant par rapport 35 à la quantité molaire totale de tous les monomères,

k moles % d'acrylamide avec

X

25

30

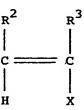
O à 45 moles % d'un composé de formule I :



et 0,1 à 20 moles % d'un agent réticulant, en présence d'un inducteur radicalaire et dans un alcanol miscible à l'eau, puis en mélangeant la dispersion de polymère formée, avec une forte action de cisaillement, avec p moles % d'un hydroxyde de métal alcalin MOH et en chauffant le mélange entre 30 et 150°C jusqu'à saponification de p % moles de groupes amides en groupes -COOM, et en isolant le copolymère formé ou bien, après élimination de l'ammoniac, en le méthylolant dans un alcanol inférieur avec jusqu'à (k - p) moles % de paraformaldéhyde à des températures comprises entre 10°C et le point d'ébullition de l'alcanol utilisé.

2 - Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que l'on utilise un polymère réticulé comprenant à l'état polymérisé un monomère de formule

20



25 dans laquelle

R²
R³

est un atome d'hydrogène, un atome d'hydrogène ou un groupe méthyle et un groupe cyano ou alcoxycarbonyle ayant de l à 8 atomes de carbone dans le radical alcoxy et qui peut être substitué par un groupe -OH, ou encore X est un groupe acétoxy, N-pyrrolidonyle, phényle ou triéthoxysilyle.

30

3 - Procédé selon la revendication 1 ou 2,

35 caractérisé en ce que l'on utilise un polymère qui a été réticulé avec un composé de formule :

- 5 dans laquelle n est un nombre de 0 à 30, et

  R représente l'hydrogène pour 70 à 5 % et pour

  95 à 30 % des groupes -CH₂-CH=CH₂ ou

  -CH₂-C(CH₃)=CH₂.
- 10 4 Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que l'on utilise un polymère réticulé comprenant à l'état polymérisé de 0 à 20 % en moles d'un composé de formule

$$R^2HC = CXR^3$$

- 5 Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que l'on utilise un polymère réticulé ne comprenant pas de monomère de formule  $R^2HC = CXR^3$ .
- 6 Procédé selon l'une quelconque des revendications l à 5, caractérisé en ce que l'on utilise un polymère 20 réticulé contenant de l à 2 % en moles de l'agent réticulant.
  - 7 Procédé selon l'une quelconque des revendications l à 6, caractérisé en ce que l'on utilise un polymère réticulé dans lequel p est un nombre de 30 à 70.
- 8 Procédé selon l'une quelconque des reven-25 dications l à 7, caractérisé en ce que l'on utilise un polymère réticulé qui est méthylolé avec 0,8 (k - p) à (k - p) % en moles de paraformaldéhyde.